В.А. Шлычков

Исследование вертикального переноса плавучей примеси в водоеме с помощью вихреразрешающей модели

Институт водных и экологических проблем СО РАН (Новосибирский филиал), г. Новосибирск

Поступила в редакцию 29.11.2000 г.

Рассмотрено моделирование вертикального обмена в водоеме на основе уравнений гидротермодинамики в вихреразрешающих масштабах. Модель воспроизводит ансамбль конвективных структур в условиях плотностной неустойчивости верхних слоев воды. Подсеточный обмен описан в рамках полуэмпирической теории турбулентности. В качестве иллюстраций представлены результаты моделирования переноса пузырьков воздуха и нефтяных эмульсий.

Введение

При умеренных и свежих ветрах в результате обрушения ветровых волн и падения брызговых капель в приповерхностный слой водоема поступает масса воздушных пузырьков. Относительно крупные пузырьки, обладая большей плавучестью, быстро покидают приповерхностные горизонты, а более мелкие турбулентными пульсациями увлекаются в глубь водоема. Глубина проникновения пузырьков зависит от степени турбулизации приповерхностного слоя и при среднем волнении обычно невелика. Перенос в нижние горизонты резко интенсифицируется при плотностной проникающей конвекции в воде.

Развитие конвективных процессов может быть связано с сезонным или суточным циклами охлаждения поверхности и характеризуется быстрым погружением тяжелых холодных масс воды и более медленным подъемом теплых.

Рассеивающие и отражательные свойства поверхности пузырьков влияют на оптические свойства водного слоя в целом. Так, по данным измерений, коэффициент пропускания видимой части спектра может уменьшиться почти вдвое в зонах конвергенции водных масс, где регистрируется повышенная концентрация пузырьков [1].

Другим примером оптически активной поверхностной примеси могут служить нефтяные пленки, которые на последних стадиях растекания разбиваются на скопления взвешенных частиц и твердых конгломератов с положительной плавучестью. В этом случае процессы вертикального перемешивания способны увлекать нефтяную эмульсию на глубины 15–20 м (в океане) [2].

Механизмы вертикального переноса плавучей примеси в настоящее время изучены мало, теоретические исследования проводятся преимущественно на основе одномерных моделей с описанием турбулентности в рамках диффузионного К-замыкания [2]. Мезомасштабному моделированию в водоеме посвящен цикл работ [3], в которых изучается циркуляция Ленгмюра в двумерной постановке, однако не затронуты вопросы переноса примеси в воде. Проблемы генерации воздушных пузырьков при ветровом волнении рассматривались в [4], перенос упорядоченными вертикальными токами обсуждался в [1].

Данная статья посвящена изучению проникающей конвекции в верхнем слое водоема и связанных с ней процессов диффузии и конвективного переноса примесей, имеющих положительную плавучесть.

Постановка задачи

Исходные предположения, лежащие в основе вывода уравнений в водоеме, даны в [5]. Вводя декартову систему координат (x, y, z), где ось z направлена вертикально вверх, и обозначая U, V, T — составляющие средней горизонтальной скорости дрейфа и температуры в водоеме, уравнения для среднего горизонтально однородного течения запишем в виде

$$\frac{\partial U}{\partial t} = lV + \frac{\partial}{\partial z} K \frac{\partial U}{\partial z} - \frac{\partial}{\partial z} \overline{uw},$$

$$\frac{\partial V}{\partial t} = -lU + \frac{\partial}{\partial z} K \frac{\partial V}{\partial z} - \frac{\partial}{\partial z} \overline{vw},$$

$$\frac{\partial T}{\partial t} = \frac{\partial}{\partial z} K_T \frac{\partial T}{\partial z} - \frac{\partial}{\partial z} \overline{Tw},$$
(1)

где K — коэффициент турбулентного обмена по вертикали; черта над переменными означает горизонтальное усреднение по области определения; l — параметр Ко-

риолиса; (u, v, w, \tilde{T}, p) – искомые поля скоростей, температуры и давления конвективных отклонений.

Система уравнений для описания эволюции мезомасштабных конвективных полей имеет вид

$$\frac{\partial u}{\partial t} + w \frac{\partial U}{\partial z} = -\frac{1}{\rho_{w}} \frac{\partial p}{\partial x} + lv + D_{xy} u + \frac{\partial}{\partial z} K \frac{\partial u}{\partial z} + \frac{\partial}{\partial z} \overline{uw},
\frac{\partial v}{\partial t} + w \frac{\partial V}{\partial z} = -\frac{1}{\rho_{w}} \frac{\partial p}{\partial y} - lu + D_{xy} v + \frac{\partial}{\partial z} K \frac{\partial v}{\partial z} + \frac{\partial}{\partial z} \overline{vw},
\frac{\partial w}{\partial t} = -\frac{1}{\rho_{w}} \frac{\partial p}{\partial z} + g\beta_{T} \widetilde{T} + D_{xy} w + \frac{\partial}{\partial z} K \frac{\partial u}{\partial w},
\frac{\partial \widetilde{T}}{\partial t} + \frac{\partial T}{\partial z} w = D_{xy} \widetilde{T} + \frac{\partial}{\partial z} K \frac{\partial \widetilde{T}}{\partial z} + \frac{\partial}{\partial z} \overline{w}, \tag{2}$$

$$\frac{\partial u}{\partial x} + \frac{\partial v}{\partial y} + \frac{\partial w}{\partial z} = 0,$$

где

$$\frac{d}{dt} = \frac{\partial}{\partial t} + (U + u) \frac{\partial}{\partial x} + (V + v) \frac{\partial}{\partial v} + w \frac{\partial}{\partial z}$$

- оператор индивидуальной производной;

$$D_{xy} = \frac{\partial}{\partial x} K_x \frac{\partial}{\partial x} + \frac{\partial}{\partial y} K_y \frac{\partial}{\partial y}$$

– оператор горизонтального турбулентного обмена; β_T – коэффициент термического расширения воды.

В качестве краевых условий по горизонтали примем предположение о периодичности процессов вдоль x, y. Для уравнений среднего течения (1) поставим следующие условия:

$$\rho_w K \frac{\partial U}{\partial z} = \tau_x, \, \rho_w K \frac{\partial V}{\partial z} = \tau_y; \, T = T_0 \text{ при } z = 0;$$
 (3)

$$U = V = 0; \frac{\partial T}{\partial z} = \gamma_H$$
 при $z = H,$ (4)

где уровень z=0 считается совмещенным с поверхностью раздела; τ_x , τ_y — касательные напряжения ветра в приводном слое, формируемые в модели атмосферного квазистационарного подслоя; T_0 — заданная температура поверхности воды; H — нижняя граница области; γ_H — устойчивая температурная стратификация водоема на глубине.

Для системы (2) краевые условия имеют вид

$$u = v = w = 0$$
, $\tilde{T} = \tilde{T}_0(t, x, y)$ при $z = 0$; (5)

$$u = v = w = 0; \ \widetilde{T} = 0 \ \text{при } z = H,$$
 (6)

где \widetilde{T}_0 — случайные возмущения температуры малой ампитуты

Расчет параметров вертикального турбулентного обмена проведем для средних течениий на основе полуэмпирической теории турбулентности, записывая эволюционные уравнения для плотности турбулентной энергии и скорости ее диссипации. Детальное описание модели локального динамического взаимодействия с учетом сопряжения потоков турбулентной энергии приводного слоя и водоема дано в [6].

Моделирование турбулентной диффузии в двухкомпонентной среде «вода — пузырьки воздуха» проведем в предположении пространственной непрерывности обеих субстанций. Примем также гипотезу о малости упорядоченных движений воды, вызванных возвратным потоком всплывающих пузырьков, и пренебрежем эффектами сжимаемости воздуха в них. В этом случае уравнение сохранения массы для воздушнопузырькового компонента будет иметь вид

$$\frac{\partial S}{\partial t} + (U + u)\frac{\partial S}{\partial x} + (V + v)\frac{\partial S}{\partial y} + (w - W_g)\frac{\partial S}{\partial z} = D_{xy}S + \frac{\partial}{\partial z}Ks\frac{\partial S}{\partial z},$$

(7)

где S – объемная концентрация примеси (${\rm M}^3/{\rm M}^3$); W_g – скорость всплывания примеси, обусловленная равновесием сил сопротивления и плавучести.

Краевые условия для уравнения (7) запишем, считая известным поток примеси на поверхности:

$$K_s \frac{\partial S}{\partial z} = P_0$$
 при $z = 0;$ (8)

$$S = 0 \text{ при } z = H. \tag{9}$$

Анализ решения и выводы

Рассмотрим развитие конвекции в воде, задавая скорость ветра в приводном слое 10 м/с. Это значение скорости ветра является пороговым, при котором поступление воздушных пузырьков в подповерхностный слой резко возрастает [4]. Пользуясь тем обстоятельством, что при ветровом воздействии структура течения довольно быстро (20–30 мин) приобретает двумерный характер, перейдем к рассмотрению задачи в плоскости (x, z), полагая $\partial/\partial y = 0$.

В начальный момент будем считать водоем устойчиво стратифицированным, так что перемешивание верхнего слоя будет связано с ветроволновой и сдвиговой турбулентностью (вынужденная конвекция), а также термической конвективной деятельностью. Суточный ход температуры поверхности воды возьмем из результатов измерений, проведенных на оз. Красном [7]. Согласно этим данным поверхностная температура изменялась от 18 °C в вечернее время до 15,8 °C в утренние часы (4 ч местного времени), т.е. происходило ночное выхолаживание поверхности водоема.

Расчет объемной концентрации S(x,z,t) проведем в диапазоне размеров пузырьков $d \ge 0,07$ мм, рассматривая последовательное увеличение их диаметра с шагом $\Delta d = 0,01$ мм. Согласно приведенным в [4] данным такой спектр размеров получен при измерениях в штормовом бассейне. Скорость всплывания пузырьков, равная 0,2 см/с при d = 0,07 мм, увеличивается примерно на 0,14 см/с для принятого приращения d.

Нарастание высоты волн со временем, а также сдвиговая генерация обусловливают формирование приповерхностного турбулизованного слоя, в котором пузырьки проникают на глубину в несколько десятков сантиметров. Охлаждение поверхности приводит к развитию неустойчивости и, как следствие, к росту малых температурных возмущений до конечных амплитуд, что сопровождается интенсивными вертикальными движениями. Механизм вертикального переноса обеспечивает затопление переохлажденных термиков и их замещение теплыми массами воды с нижних горизонтов. Профиль средней температуры перестраивается с образованием слоя перемешивания, что ведет к блокировке неограниченного возрастания амплитуд возмущений. Нижняя граница слоя, охваченного конвекцией, расположена в начальный период вблизи поверхности, а со временем перемещается в глубину; при этом экстремальные значения w достигаются примерно в середине слоя.

Пузырьки, достигшие горизонтов, где их собственная скорость всплывания по абсолютной величине меньше скорости нисходящих токов воды, увлекаются на глубину. Изолинии поля безразмерной концентрации $S_n = S/S_0$, где S_0 — концентрация пузырьков при z=0, представлены на рис. 1 (к сожалению, данных об абсолютных значениях концентрации пузырьков нами не обнаружено). Видим, что основная масса примеси сосредоточена в нижнем метровом слое, однако на участках погружения, где w < 0 (экстремум скоростей в развитых термиках составил 2-3 см/с), нормированная концентрация отлична от нуля и в интервале $0.2 < S_n < 0.4$ достигает 6-7-метровой глубины.

634 Шлычков В.А.

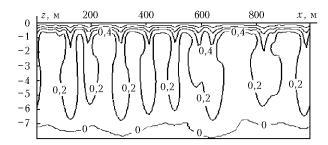


Рис. 1. Поле нормированной объемной концентрации пузырьков воздуха в плоскости xz

Рис. 2,a иллюстрирует распределение по вертикали средних по x значений \overline{S}_n для пузырьковых фракций с d от 0,07 до 0,1 мм (кривые I-4).

С увеличением диаметра выталкивающая сила возрастает и распространение пузырьков в глубину затрудняется. В большей степени это связано с уменьшением потока примеси от поверхности за счет турбулентной диффузии. На рис. 2,6 видны вклады конвективного $\overline{S_n}$ \overline{w} , упорядоченного $\overline{S_n}$ W_g и подсеточного турбулентного $K_s(\overline{S_n})_z$ потоков примеси (кривые 1, 2, 3).

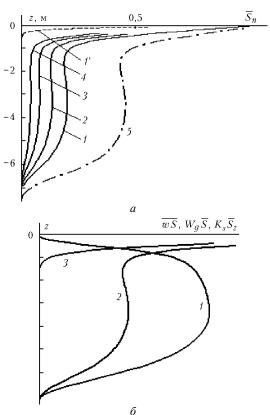


Рис. 2. Вертикальное распределение: a — средней концентрации пузырьков размерами 0,07; 0,08; 0,09; 0,1 мм с учетом (кривые l–d) и без учета (кривая l') конвективного перемешивания. Кривая d' соответствует нефтяной фракции; d' — конвективного, упорядоченного и турбулентного потоков (кривые d–d)

На рис. $2, \delta$ положительные значения потоков соответствуют переносу концентрации в глубину (обратим внимание, что поток $\overline{S}_n W_g$ отрицателен). Анализ рис. $2, \delta$ показывает, что непосредственно под поверхностью доминируют турбулентный перенос и эффекты выталкивания за счет архимедовых сил (кривые 2, 3). Порядок этих потоков одинаков; увеличение скорости всплывания изменяет этот баланс и уменьшает поступление примеси в конвективную зону, где ведущим оказывается поток $\overline{S_n w}$ (кривая I).

Кривая I' на рис. $2,\delta$ показывает профиль концентрации, полученный без учета конвекции (u = v = w = 0 в уравнении (7)). Сопоставляя кривые I и I', можно сделать вывод об эффективности конвективного механизма транспорта примеси: суммарная по глубине объемная концентрация отличается более чем в 20 раз.

Кривая 5 на рис. $2, \delta$ иллюстрирует распространение нефтяной примеси. Размеры и плотность нефтяной эмульсии варьируют в весьма широких пределах; для удобства сравнения в данном расчете принято d=0,07 мм, $\rho_n=0,8$ ρ_w , где ρ_n – плотность нефтяных частиц. Принятое значение ρ_w , близкое к плотности воды, уменьшает рольсил плавучести в балансе потоков, соответственно возрастает вклад поверхностной турбулентной диффузии и конвективного потока, что приводит к общему увеличению скорости поступления примеси в глубину и формированию слабого максимума концентрации в средней части слоя перемешивания (z=4 м, кривая 5).

В качестве краткого резюме заметим, что проникающая конвекция играет важную роль в формировании турбулентного режима водоема и может значительно изменить гидрооптические характеристики верхнего слоя за счет переноса плавучей примеси в глубинные горизонты. Представленная модель конвективного ансамбля дает качественно верную картину тонкой турбулентной структуры и может служить удобным инструментом теоретического исследования природных явлений, обусловленных конвекнией в волоеме.

Работа выполнена при поддержке Российского фонда фундаментальных исследований, грант № 99-05-64735.

- 1. Рянжин С.В., Филатов Н.Н., Михайлов Ю.Д. Термодинамические процессы в глубоких озерах. Л.: Наука, 1981. 222 с.
- 2. Озмидов Р.В. Диффузия примесей в океане. Л.: Гидрометеоиздат, 1985. 280 с.
- 3. *Блохина Н.С., Орданович А.Е.* Математическое моделирование вихревых структур в верхнем слое водоема // Изв. РАН. Физ. атмосф. и океана. 1994. Т. 30. № 5. С. 686–695.
- 4. Бортковский Р.С., Бютнер Э.К., Малевский-Малевич С.П., Преображенский Л.Ю. Процессы переноса вблизи поверхности раздела океан атмосфера / Под ред. А.С. Дубова. Л.: Гидрометеоиздат, 1974. 239 с.
- Shlychkov V.A., Pushistov P.Yu. Bulletin of the Novosibirsk Computing Center. Series «Numerical Modeling in Atmosphere, Ocean and Environment Studies». NCC Publisher. Novosibirsk, 2000. Issue 5. P. 39–45.
- 6. *Шлычков В.А., Пушистов П.Ю.* Моделирование локального переноса природного аэрогидрозоля в системе «атмосфера водоем» // Оптика атмосф. и океана. 2000. Т. 13. № 6–7. С. 681–684.
- 7. Π анин Γ .H. Тепло- и массообмен между водоемом и атмосферой в естественных условиях. М.: Наука, 1985. 206 с.

$\it V.A.\ Shlychkov.\ An\ investigation\ of\ the\ vertical\ transport\ of\ a\ buoyant\ substance\ in\ a\ water\ reservoir\ by\ an\ eddy-resolution\ model.$

Modeling of the vertical exchange in a water reservoir using the equations of hydrothermodynamics on eddy-resolution scales is carried out. The model under study represents an ensemble of convective structures in the conditions of density instability of upper water layers. The subgrid-scale exchange is described within the framework of a semi-empirical theory of turbulence. The results of modeling of the transport of air bubbles and oil emulsions are given as examples.